Termodinâmica Aula 10: Estudos de caso

DSc. Eng. Samuel Moreira Duarte Santos Engenheiro Mecânico CREA MG 106478D

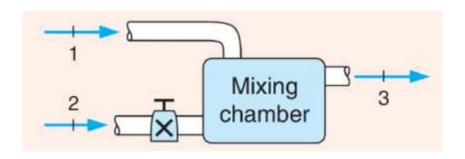
Rio de Janeiro, 26 de abril 2023

Samuel Moreira Duarte Santos

Agenda

• Estudos de caso

Tem-se um escoamento de vapor d'água **superaquecido** (3 kg/s, 300 kPa e 300°C) que queremos resfriar misturando com **água líquida saturada a** 200 kPa de maneira que a saída é **vapor saturado** a 300 KPa. Encontre a vazão mássica da água líquida necessária para o processo.



Da tabela termodinâmica tiramos as entalpias de todos os estados:

$$h_1 = 3069,28 \, kJ/kg$$

 $h_2 = 376,9 \, kJ/kg$
 $h_3 = 2967,59 \, kJ/kg$

A conservação da massa resulta em:

$$\dot{m}_3 = \dot{m}_1 + \dot{m}_2$$

A conservação da energia resulta em:

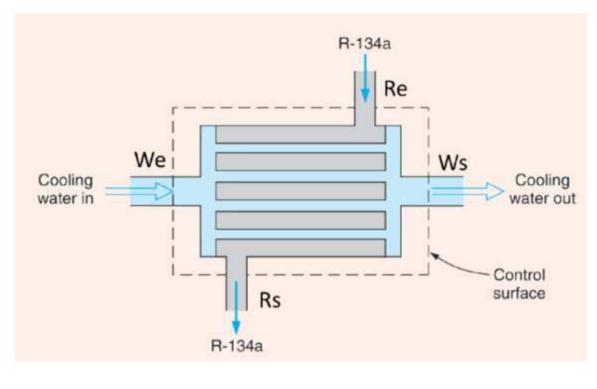
$$\frac{dE_{VC}}{dt} = \dot{Q} - \dot{W} + \sum_{e} \dot{m}_{e} \left(h + gz + \frac{V^{2}}{2} \right) - \sum_{s} \dot{m}_{s} \left(h + gz + \frac{V^{2}}{2} \right)$$

• A conservação da energia resulta em:

$$\dot{m}_1 h_1 + \dot{m}_2 h_2 = (\dot{m}_1 + \dot{m}_2) h_3$$

$$\dot{m}_2 = 0.118 kg/s$$







Sabe-se as seguinte informações para R-134a: $\dot{m}_R = 0.2 \,\mathrm{kg/s}$ $p_{Re} = 1 \,\mathrm{MPa}$, $T_{Re} = 60 \,\mathrm{^oC}$ $p_{Rs} = 0.95 \,\mathrm{MPa}$ e $T_{Rs} = 35 \,\mathrm{^oC}$

Sabe-se as seguinte informações para água: $T_{We} = 10^{\,\text{o}}\text{C}$, água líquida comprimida $T_{Ws} = 20^{\,\text{o}}\text{C}$, água líquida comprimida Determine a vazão mássica da água.

Para a entrada e saída de R-134a, podemos pegar da tabela:

$$h_{Re} = 441,5 \,\mathrm{kJ/kg}$$

$$h_{Rs} = 249 \,\mathrm{kJ/kg}$$

Como a água é líquida, sabemos que $c_p \approx c_v \approx$ cte, então, da tabela, o calor específico da água líquida:

Da conservação da massa, para VC em reg. permanente:

$$\dot{m}_{Re} = \dot{m}_{Rs} = \dot{m}_R$$

$$\dot{m}_{We} = \dot{m}_{Ws} = \dot{m}_W$$

$$c_p = 4{,}184 \,\mathrm{kJ}/kg \,\mathrm{K}$$
 (5.51)

Sabemos também que:

$$h_{Ws} - h_{We} = c_p(T_{Ws} - T_{We}) = 41,84 \,\text{kJ/kg}$$
 (5.52)

sabe-se que para trocadores de calor:

$$\dot{O} \approx 0$$

$$\dot{W} = 0$$

Assim achamos mw:

$$\dot{m}_W = \dot{m}_R \frac{h_{Re} - h_{Rs}}{h_{Ws} - h_{We}} = 0.920 \,\text{kg/s}$$
 (5.53)

Aplicando a primeira lei da termodinâmica para VC em reg. permanente:

$$\dot{m}_R h_{Re} + \dot{m}_W h_{We} = \dot{m}_R h_{Rs} + \dot{m}_W h_{Ws}$$

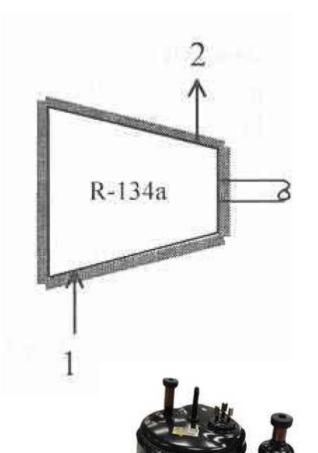
$$\dot{m}_R(h_{Re} - h_{Rs}) = \dot{m}_W(h_{Ws} - h_{We})$$

$$\dot{m}_W = \dot{m}_R \frac{h_{Re} - h_{Rs}}{h_{Ws} - h_{We}}$$

$$T_1 = -20^{\circ}\text{C}$$

sat. vapor
 $P_2 = 0.7 \text{ MPa}$
 $T_2 = 70^{\circ}\text{C}$

- Qual é o trabalho requerido?
- Qual é a vazão volumétrica de refrigerante?





- Regime permanente;
- Energia cinética e potencial desprezível; e
- Dispositivo adiabático.

$$T_1 = -20^{\circ}\text{C}$$
 $v_1 = 0.1464 \text{ m}^3/\text{kg}$
 $sat. vapor$ $h_1 = 235.31 \text{ kJ/kg}$
 $P_2 = 0.7 \text{ MPa}$ $h_2 = 307.01 \text{ kJ/kg}$
 $T_2 = 70^{\circ}\text{C}$ $h_3 = 307.01 \text{ kJ/kg}$

Rate of net energy transfer by heat, work, and mass
$$\dot{E}_{im} - \dot{E}_{out}$$
Rate of change in internal, kinetic, potential, etc. energies
$$\dot{E}_{im} = \dot{E}_{out}$$

$$\dot{W}_{in} + \dot{m}h_1 = \dot{m}h_2 \quad \text{(since } \dot{Q} \cong \Delta ke \cong \Delta pe \cong 0\text{)}$$

$$\dot{W}_{in} = \dot{m}(h_2 - h_1)$$

$$\dot{W}_{im} = (1.2 \text{ kg/s})(307.01 - 235.31) \text{ kJ/kg}$$

$$= 86.04 \text{ kJ/s}$$
Samuel Moreira Duarte Santos

Vazão volumétrica de refrigerante na entrada do compressor:

$$\dot{V}_1 = \dot{m}v_1 = (1.2 \text{ kg/s})(0.1464 \text{ m}^3/\text{kg}) = 0.176 \text{ m}^3/\text{s}$$









DSc. Eng. Samuel Moreira Duarte Santos CREA 106478D

samuelmoreira@id.uff.br

(21) 980031100

https://www.linkedin.com/in/samuel-moreira-a3669824/

http://lattes.cnpq.br/8103816816128546